

PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

55-027358

(43)Date of publication of application: 27.02.1980

(51)Int.CI.

C10G 11/00

(21)Application number: 53-100646

(71)Applicant: OOITA GAS KK

FUJI DENKI KEISO KK

(22)Date of filing:

18.08.1978

(72)Inventor: FUKUSHIMA TOMOKATSU

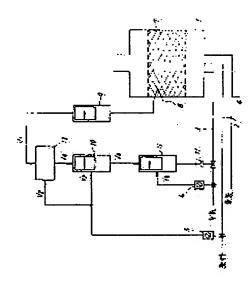
UEDA KOSAKU TAKAHASHI AKIRA TOKIZAWA MIYOJI

(54) TEMPERATURE CONTROL OF PARTIAL COMBUSTION GAS REFORMER

(57)Abstract:

PURPOSE: To control the air flow rate following the variation in the feed flow rate accurately and rapidly, by changing the ratio set value according to the catalyst temperature and feed flow rate.

CONSTITUTION: The output signals V1 and V2 of the temperature controller 9 and the feed flow rate transmitter 5 are input to the arithmetic unit 13 before the air ratio setter 10, nd the output is given to the setter 10 as a ratio set value of the ratio operational expression to perform the ratio operation. The correct air flow rate for maintaining the temperature of the catalyst layer 7 in the gas reformer 1 at a given value is determined according to the variation in the feed flow rate V2, and given to the air flow rate controller 11 as a preset value V0 and compared with the actual air flow rate V3. The valve 12 is closed and opened to make the air flow rate V3 equal to the air preset value to supply air to the reformer 1 at the correct air flow rate corresponding to the variation in the flow rate V2 via the air conduit 3.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

REST AVAILABLE COPY

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]
[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]
[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2003 Japan Patent Office

(9) 日本国特許庁 (JP)

① 特許出願公開

⑩ 公開特許公報 (A).

昭55-27358

⑤Int. Cl.³C 10 G 11/00

識別記号

庁内整理番号 6794-4H ❸公開 昭和55年(1980)2月27日

発明の数 1 審査請求 未請求

(全 5 頁)

郊部分燃焼式ガス改質炉の温度制御方法

顧 昭53-100646

②出 願 昭53(1978)8月18日

⑫発 明 者 福島知克

②特

別府市上田の湯9の22

@発 明 者 上田耕作

別府市春木1の3

70発 明 者 髙橋章

東京都港区高輪2丁目20番36号

富士電機計装株式会社内

@発 明 者 鴇澤巳代治

東京都港区高輪2丁目20番36号

富士電機計装株式会社内

切出 願 人 大分瓦斯株式会社

別府市北的ケ浜町5番25号

の出 願 人 富士軍機計装株式会社

東京都港区高輪2丁目20番36号

個代 理 人 弁理士 山口巌

明 細 書

1. 発明の名称 部分燃焼式ガス改質炉の温度制御方法

2.特許請求の範囲

1)原料の一部を空気により燃焼させて触媒を別り 無すると共にこの触媒の作用のもとに原料の別りを蒸気と反応させて所望のかる原料流量の変動に供給される原料流量の変動に使いる原理を比率制御して変えるように使ないで、前記の変動に応じないが、前記原料流量の変動に応じた。 前記のではない 前記原料流量の変動に応じまる はんしん とを特 数と が できるように した とを 特 数 と が な 変 質 炉 の 温度 制 御方法。

2)特許請求の範囲第1項に記載の温度制御方法において、比率設定値は原料流量とガス改質炉の 温度制御を行なうための温度調節計の出力信号と で表わされる所定の演算式に基づいて算出される ととを特徴とする部分燃焼式ガス改質炉の温度制 御方法。 3)特許請求の範囲第 2 項に配載の温度制御方法 において、比率設定値的は次の演算式

 $K = B - K'_0 + K_1$

 $K'_{0} = k_{1} V_{2} \qquad K'_{1} = a (V_{1} - B_{2})$

但し、K'。 * 理論比率設定値、K₁ * 修正比率設定値、V₂ * 原料流量、

B, Ba, ki :定数、 a: 比率修正範囲 にて算出されることを特徴とする部分燃焼式ガス 改質炉の温度制御方法。

3. 発明の詳細な説明

方法 本発明は部分燃焼式ガス改質炉の温度制御装置 ユギョ に関する。

石油系ガスをよびナフサから都市ガスを製造する方式として部分燃焼式がある。この部分燃焼式がある。この部分燃焼式ガス製造方法とは、触媒を有するガス改質炉内に原料(石油系ガスをよびナフサ)、空気をよび、気を供給し、一方では供給された原料の一部を空気により燃焼させて触媒を所定温度に加熱するよりにし、他方ではその触媒の作用のもとに残りの原料を蒸気と反応させて分解し、都市ガスを生成

特開 昭55--27358(2)

するという方法である。とのような部分燃焼式ガ ス改質炉においては、安定した連続操業が出来る ことと生成ガスの組成の変動が少ないことが最も 重要であり、これを可能にするためには反応温度 すなわち炉内触媒温度を一定に制御することが必 要である。 この反応温度の変動はガス変成効率、 生成ガスの組成および触媒に悪影響を与えるカー ボンの析出に関係し、そしてとの反応温度を変動 させる因子としては、原料の流量およびカロリー などの変動、この原料に対する空気流量の比率変 動、原料に対する蒸気流彙の比率変動、炉内圧力 の変動なよび原料予熱温度の変動などがある。ま た、部分燃焼式は連続式であるが1日に1回スタ ートアップ、シャットダウンを行なうので、運転 中の安定度を高めることは勿論であるが、スター トアップ時間の短縮が選転効率、作業効率を上げ る上に大きく影響している。

このような部分燃焼式ガス改質炉の温度制御方法としては、従来一般的には、空気流量を制御して温度を制御するのであるが、原料流量と空気流

空気流量発信器 6 からの空気流量 V。 とを比較い その偏差に基づいて空気導管 3 に配設された弁12 を開閉する。

このガス改質炉1の従来の温度制御装置は次のように動作する。ここで、比率設定器10は次の比率演算式で示される比率演算を行なう。

$$V_0 = K (V_2 - B_1) + B_2$$
 (1)

$$K = K_0 + K_1 \tag{2}$$

$$K_1 = a \left(V_1 - B_s \right) \tag{3}$$

但し、 V。 : 比率設定器 1 0 の 出力(空気流量 設定値)

K : 比率設定值

K。 :理論比率值 (一定)

K₁ :修正比率設定值

B₁ , B₂ , B₃ : ペース電圧

a : 比率修正範囲

しかして、第 2 図に示すように、今原料流量 V_2 が V_{21} から V_{22} に変化したとすると、比率数定器 1 0 により、第 (1) 式に基づいて、この原料流量 V_{22} に対応した空気流量 V_0 すなわち V_{02} が求められ、

量と電気構造の比率制御を行ない、温度調節器の ypuse 出力でその比率を修正するという比率・カスケー ド制御方法が採用されている。

第1図はとのような部分燃焼式ガス改質炉の温 度制御装置の従来例を示す。この第1図において、 1 は 触媒層 7 を有するガス改質炉であり、このガ ス改質炉1内には原料導管2、空気導管3かよび 蒸気導管4を介して原料、空気および蒸気が供給 されている。 5 は原料導管 2 内を流れる原料の流 量Vaを測定し、発信する原料流量発信器、6は 空気導管3内を導れる空気の流量V。 を劇定し、 発信する空気流量発信器である。8はガス改質炉 1内の触媒層7の温度を測定する熱電対、9はと の熱覚対3の出力電圧と温度設定電圧とを比較し その偏差を発信する温度調節計である。10は、 との温度調節計9の出力信号 V₁ および原料流量 発信器 5 からの原料流量 V₂ とで所定の比率演算 を行ない、その出力信号 V。 を空気流量調節計11 に空気流量設定値として与える比率設定器である。 空気流量調節計11はこの空気流量設定値V。と

との空気流量 Vor が空気流量設定値として空気流 量調節計11に与えられる。との空気流量調節計 11は、その空気流量散定値 Vez と実際の空気流 彙 Va とを比較し、その偏差に応じて、実際の空 気流量 Vs が空気流量散定値 Vos に等しくなるよ うに弁12を開閉制御する。一方、原料の組成な どが変化し、そのカロリーも変化している場合に は、改質炉1内の触媒温度は当然変化する。との 温度変化は熱電対8により検出され、この熱電対 出力は温度調節計9の温度設定電圧と比較される。 その結果、温度調節計9の出力信号 V₁ が V₁₂ に なったとすると、第(3)式の修正比率設定値 K₁ が $K_{11} = a(V_{12} - B_a)$ となり、それゆえ第(1)式の 比率設定値Kの修正が行なわれる。このようにし て、原料流量 ₹2 の変動に対して、改質炉1の触 媒温度を設定温度に保持する最適な空気流量設定 値 V'ez が求められ、最終的には空気流量 V。 が設 定値 V'et になるように修正制御が行なわれる。

このような制御により、

(1) 原料流量の変動(供給圧の変動、負荷変更な

特陽昭55 - 27358(3)

どによる。)

(2) 空気流量の変動(供給圧の変動による。)などの外乱が除かれ、安定した温度制御ができる。ところで、第1図の従来の制御装置においては、原料流量 V。と空気流量 V。との関係が第2図および第(1)式に示すような直線関係にあるという前提のもとに、空気流量の制御が行なわれている。

流量、すなわち原料流量と空気流量との比率を修 正することのできる部分燃焼式ガス改質炉の温度 制御方法を提供することを目的とする。

このような目的は、本発明によれば、上述した 種類の温度制御方法において、比率散定値を、触 媒温度のほかに、原料流量の変動に応じても変え るようにすることによって達成される。

本発明の技術的思想は次のような実験結果に基づいる。すなわち、第3図に示した原料流量ー型気流量特性は、本発明者等の実験としないので、のは、触媒温度はをパラメトをとして、原料流量)特性に書き換えるとのの直接特性によるののが、といるように、原料流量ののないでは、原料流量ののないでは、原料流量では、原料流量では、原料流量では、原料流量では、原料流量では、原料流量である。

次に本発明の温度制御方法を図面に基づいて詳細に説明する。

このように原料流量~空気流量特性が実際には指数関数特性となつていなければならないガス改質 伊1に対して、原料流量・空気流量特性が第2図 に示すような直線特性となる制御方法を適用して も、充分な応答速度を有する制御を行なうことは できない。

本発明は、とのような点に鑑みてなされ、原料流量の変動に追従して、迅速にしかも正確に空気

第5図は本発明の温度制御方法を実施するための制御装置の一例である。この第5図において、第1図の各部分と同一の機能を有する部分には同一符号が付されている。この制御装置においては、比率設定器10の前段に、温度調節計9の出力信号(原料流量)V1 を入力とする演算器13が接続されている。この演算器13は次の第(4)式で示される演算を行ない、その演算出力K′を比率設定器10に比率演算式の比率数定値として与える。

$$K' = B - K'_0 + K_1 \tag{4}$$

$$K'_0 = k_1 V_2 \tag{5}$$

[但し、B, k: : 定数]

第6図に資算器 13の出力特性図を示す。原料流量 V_2 が V_{21} から V_{24} に変化すると、(空気流量/原料流量) K' は第(4) 式に基づいて E_1 から E_2 に迅速に変えられる。一方、上述したように、原料の組成なども変化し、そのカロリーも変化した場合には、温度調節計 9の出力信号 V_1 も変わる。その結果、(空気流量/原料流量) K' は E_2 から

特開昭55 27358(4)

最終的にはたとえば E'_2 に修正され、原料流量 V_2 の変化 ΔV_2 ($=V_{24}-V_{28}$)に対応した変化 ΔE ($=E_1-E'_2$)を生ぜしめられ、正しい比率散 定値に制御される。

この(空気流量/原料流量) K'は比率設定器10 に比率設定値として与えられ、比率演算が行なわれる。この比率演算は第(1)式および第(2)式と同様に次の比率演算式に基づいて行なわれる。

 $V'_0 = K'(V_2 - B_1) + B_2$ (6) その結果、ガス改質炉 1 の触媒温度を所定温度に保つために、原料流量 V_2 の変動に対応した正しい空気流量 V'_0 を求めることができる。この空気流量 V'_0 は空気流量設定値として空気流量調節計 1 1 に与えられ、実際の空気流量 V_3 と比較される。空気流量調節計 1 1 はこの空気流量 V_3 が空気流量設定値 V'_0 に等しくなるように弁 1 2 を開閉制御する。このようにして、改質炉 1 内には空気流量 V_2 の変動に対応した正しい空気流量 V'_0 が迅速に供給されるようになる。

量一(空気流量/原料流量)特性図である。

式亞人并達士 山 口 · 巖

以上に説明したように、本発明にはない。原料

施量の変化に対応した比率の修正を比率カスケー

ド制御の応答の早い部分で行なりため(すを行なり

原料流量の変化に対応しても比率の修正を行なり

ため)、原料流量の変動が一次ループをできる

のを決するととができ、発生が制御でで式のりた。

のを決するととがに答の早い制御を洗する

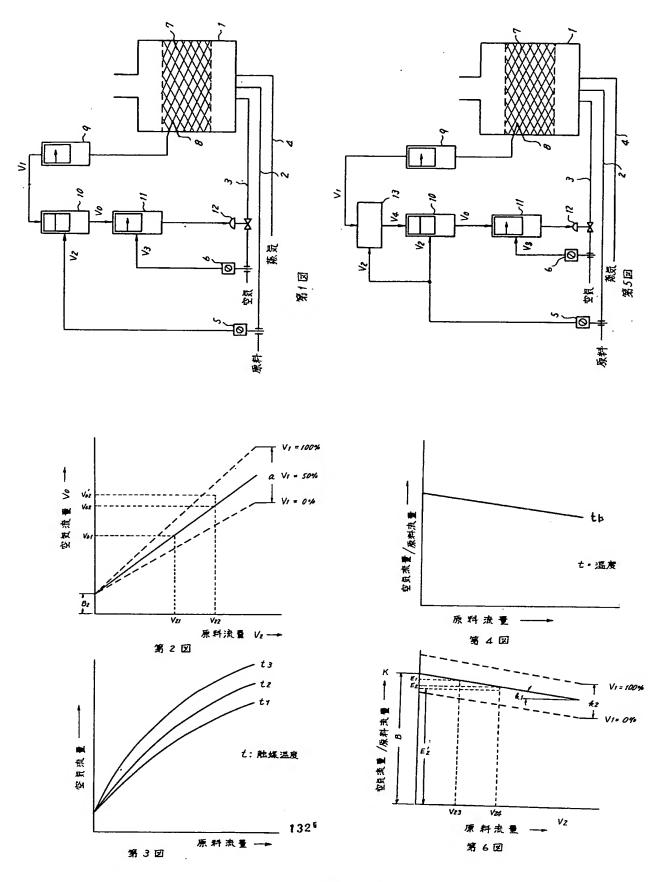
のないた。といるととは、特にのかが多くに、なっトアップ、シャットダウンが多のに大て、スタートアップ、シャットダウンが多のに大き

されるプラントにおいては遅転効果は極めて

されるのできる。

4. 図面の簡単な説明

第1図は部分燃焼式ガス改質炉の従来の温度制御装置の構成図、第2図はその制御装置による原流流量ー空気流量特性図、第3図および第4図は部分燃焼式ガス改質炉の原料流量ー空気流量特性図および原料流量ー(空気流量/原料流量)特性図、第5図は本発明の温度制御方法を実施するための温度制御装置の構成図、第6図はその原料流



-401- BEST AVAILABLE COPY